Process for the fabrication of composite materials based on polyamide reinforced with long fibres.

Publication number:	FR2603891 (A1)	Also published as			
Publication date:	1988-03-18	FR2603891 (B1			
Inventor(s):	LOTTIAU MICHEL; GLEMET MICHEL; COGNET GILLES; CAUSIER ALAIN	国EP0261020 (A1 国EP0261020 (B1			
Applicant(s):	ATOCHEM [FR]	国 US4927583 (A			
Classification: - international:	B29C70/06; B29C70/52; C08G69/16; C08J5/04; C08J5/06;	图 PT85731 (B)			
	C08L77/02; B29C67/24; B29K77/00; B29K105/08; B29L31/06; B29C70/04; B29C70/06; C08G69/00; C08J5/04; C08L77/00;	more >>			
·	B29C67/24; (IPC1-7): C08J5/06; B29C41/30; B29C47/02; B29C67/14; C08G69/02; C08J5/24	Cited documents			
- European:	B29C70/52A; B29C70/52C6; C08G69/16; C08J5/04; C08L77/02				
Application number:	FR19860012997 19860917	FR2027878 (A5)			
Priority number(s):	FR19860012997 19860917	EP0056703 (B1)			
Abstract not available for FR 2603891 (A1) Abstract of corresponding document: EP 0261020 (A1)					
Process in which the fibres are impregnated with a polyamide before a pultrusion, characterised in that the fibres impregnated with a polyamide oligomer or prepolymer are treated while heated to cause the elongation of the polymer chain before the calibration by pultrusion.					
cause the elongation	i of the polymer chain before the campration by pullidation.				

Data supplied from the esp@cenet database — Worldwide

(19) RÉPUBLIQUE FRANÇAISE

INSTITUT NATIONAL DE LA PROPRIÉTÉ INDUSTRIELLE

PARIS

Nº de publication :
(à n'utiliser que pour les commandes de reproduction)

2 603 891

21) N° d'enregistrement national :

86 12997

(51) Int Cl⁴: C 08 J 5/06, 5/24; B 29 C 67/14, 41/30, 47/02; C 08 G 69/02.

12)	DEMANDE DE BRI	EVET D'INVENTION	١.
22	Date de dépôt : 17 septembre 1986.	71 Demandeur(s) : Société ATOCHEM. — FR.	_
30	Priorité :	·	
43	Date de la mise à disposition du public de la demande : BOPI « Brevets » n° 11 du 18 mars 1988.	72) Inventeur(s): Michel Lottiau; Michel Glemet; Gilles (gnet; Alain Causier.	ò
<u></u>	Références à d'autres documents nationaux apparentés :	73 Titulaire(s):	
	•	(74) Mandataire(s) : Claude Foiret.	

- 54 Procédé de fabrication de matériau composite à base de polyamide renforcée de fibres longues.
- 67) Procédé de fabrication de matériau composite à base de . polyamide renforcé de fibres longues par imprégnation des fibres par un polyamide préalablement à une pultrusion caractérisé en ce que les fibres imprégnées d'un oligomère ou prépolymère de polyamide sont traitées à chaud pour provoquer l'allongement de la chaîne polymérique avant la conformation par pultrusion.

R 2 603 891 - A1

PROCEDE DE FABRICATION DE MATERIAU COMPOSITE A BASE DE POLYAMIDE RENFORCE DE FIBRES LONGUES

La présente invention concerne un procédé de fabrication de matériau composite à base de polyamide renforcé de fibres longues. Le procédé consiste à revêtir les fibres longues d'un prépolymère ou oligomère de polyamide et à chauffer l'ensemble pour réaliser la polymérisation avant pultrusion.

5

10

15

20

25

30

35

Il est connu d'extruder une résine thermoplastique, tel un polyamide, en présence de fibres pour améliorer ses propriétés mécaniques. Ce mode de mise en oeuvre présente toutefois l'inconvénient de conduire à un matériau contenant une très forte proportion de fibres courtes et en conséquence ne possédant pas les meilleures propriétés mécaniques, en particulier une excellente tenue à la flexion.

Les meilleures propriétés mécaniques des résines plastiques renforcées de fibres sont obtenues avec des résines renforcées de fibres longues. Pour réaliser ces composites à fibres longues on utilise habituellement la technique de pultrusion qui consiste à tirer au travers d'une filière chauffée des fibres en grande longueur préalablement imprégnées d'une résine plastique. Selon cette technique on fabrique des profilés composites, rectilignes ou courbes, hautement renforcées dans la direction principale et dont les caractéristiques mécaniques selon cette direction peuvent, sous réserve d'un choix cohérent, rivaliser avec certains métaux.

Dans cette technique l'imprégnation des fibres reste un point capital et délicat. Elle ne présente à priori pas de difficultés dans le cas où les fibres sont imprégnées de résines thermodurcissables, comme les époxydes ou polyesters, quí, à la température ambiante, se trouvent souvent à l'état liquide ou en solution. Plus difficile se montre l'imprégnation de fibres par une résine thermoplastique solide à la température ambiante et de point de fusion relativement élevé.

Les différentes techniques envisagées se sont révélées peu efficaces ou délicates à utiliser. C'est le cas par exemple de l'imprégnation des fibres par une poudre de polymère thermoplastique en lit fluidisé. C'est aussi le cas du passage des fibres dans une solution de polymère thermoplastique; l'inconvénient principal de cette technique est l'élimination de grandes quantités de solvant.

Dans ces conditions, il est difficile de renforcer efficacement les polyamides par des fibres longues. Ces polymères thermoplastiques doivent être maintenus à des températures élevées pour être suffisamment fluides, afin de permettre une bonne imprégnation des fibres, ou fortement dilués dans un solvant d'où problème d'élimination dudit solvant.

La technique selon l'invention permet de remédier à ces incon10 vénients. Elle consiste à imprégner les fibres d'un prépolymère ou d'un oligomère de polyamide possédant à chaque extrémité de la chaîne moléculaire une fonction réactive susceptible de réagir d'une molécule à une autre molécule d'oligomère ou de prépolymère, puis à provoquer par chauffage l'allongement de la chaîne polymérique avant de conformer l'ensemble par pultrusion. Les fonctions réactives en extrémités de chaîne correspondent habituellement à une fonction amine et une fonction acide carboxylique par molécule.

Ces oligomères ou prépolymères de faibles masses moléculaires présentent l'avantage d'être fluides dès la température de fusion.

Ces composés à séquences polyamides sont habituellement obtenus à partir de caprolactames, d'hexaméthylènediamine et d'acide adipique, d'hexaméthylènediamine et d'acide sebacique, de dodécalactame et d'acide undécanoïque. Ce peuvent être également des polyamides-imides. On peut citer à titre d'exemples les oligomères ou prépolymères de polyamides 6, 6.6, 6.10, 6.12, 11 et 12.

Les oligomères ou prépolymères particulièrement recommandés dans l'invention répondent à la formule générale

$$H - [-HN - (CH_2)_{\overline{m}} - C_{\overline{m}}]_{\overline{n}} OH$$

30 dans laquelle

m est un nombre compris entre 5 et 11 n est un nombre compris entre 10 et 40

Les fibres, de préférence sous forme de fibres longues, c'està-dire de fibres continues ou rovings, généralement de verre, de 35 carbone ou d'aramides tels que les fibres de KEVLAR, sont imprégnées par circulation dans le prépolymère ou l'oligomère soit de préférence à l'état de poudre soit à l'état fondu. Lorsque l'imprégnation s'effectue dans la poudre, cette dernière se trouve de préférence sous forme fluidisée. La mise sous forme fluidisée s'effectue selon les méthodes connues de fluidisation des poudres.

Les fibres imprégnées subissent un traitement à chaud, à une température de préférence comprise entre 190 et 350°C de façon à parfaire l'imprégnation des fibres et à provoquer l'allongement des chaînes de polyamide. Les oligomères ou prépolymères préférés de la formule précédente se transforment en polymère tels que la valeur de n soit comprise entre 50 et 80.

Après ce traitement de polymérisation à chaud les fibres imprégnées de polymère sont tirées au travers d'une filière conformatrice maintenue à une température telle que le matériau se trouve à une température de préférence comprise entre 190 et 300°C. Afin de conserver au profilé une bonne structure finale, il est recommandé de refroidir le matériau conformé dans un second conformateur maintenu à température ambiante.

En fonction des conditions de température et du rapport entre les poids de verre et de résine, les fibres imprégnées sont habituellement tirées dans l'ensemble de pultrusion à une vitesse comprise entre 0,3 et 3 mètres par minute.

Les exemples suivants illustrent l'invention sans la limiter.

EXEMPLE 1

10

Dans une cuve cubique de 500 mm de côté et dont le fond est poreux, on charge 25 kg d'une poudre de prépolymère de formule

$$H = \left[HN \xrightarrow{\quad \leftarrow} CH_{2} \xrightarrow{\quad }_{10} C \xrightarrow{\quad }_{21} OH \right]$$

Cette poudre possède une répartition granulométrique comprise entre 80 et 200 microns. La poudre est fluidisée en appliquant en fond de cuve une surpression de 2 bars d'air comprimé.

On fait passer dans le lit fluidisé 18 rovings R 099 P 103

R VETROTEX (2400 Tex) à une vitesse de 0,5 m/min. Les fibres

imprégnées sont préchauffées sous un panneau infra-rouge avant de passer dans une filière de 100 x 200 mm. maintenue à 270°C. En sortie, le matériau traverse une filière conformatrice de 50 x 50 mm

maintenue à 240°C et située à environ 500 mm. de la première fillère. La forme définitive du profilé est donnée en faisant passer le matériau dans une dernière fillère conformatrice à température ambiante de 50 x 100mm.

Sur le matériau obtenu, on prépare des barreaux de section 4 x 10 mm. Les barreaux sont soumis aux essais de flexion trois points selon la norme ISO R-178.

Les résultats suivants sont obtenus sur des éprouvettes contenant 65 % de verre massique :

Module de YOUNG E. = 26 GPa

Contrainte à la rupture = 450 MPa

A titre comparatif on remplace le prépolymère par le polymère de formule

$$H \longrightarrow CH_2 \longrightarrow 10 \quad C \longrightarrow 10 \quad OH$$

15

25

30

35

10

Dans ce cas le module de YOUNG E est de 22 GPa et la contrainte \bar{a} la rupture de 425 MPa.

EXEMPLE 2

On opère dans les conditions de l'exemple l avec le prépolymère de formule

$$H = HN \longrightarrow CH_2 \longrightarrow 11 \quad C \downarrow 0 \longrightarrow 0H$$

Le module de YOUNG E = 20 GPa

La contrainte à la rupture = 400 MPa

EXEMPLE 3

On opère dans les conditions de l'exemple 1 avec le prépolymère de formule

$$H = HN - CH_{\frac{1}{2}} + CH_{\frac{1}{2}} - CH_{\frac{1}{2$$

la température de la première filière étant de $300\,^{\circ}\text{C}$ au lieu de $270\,^{\circ}\text{C}$

Le module de YOUNG E = 23 GPa

La contrainte à la rupture = 593 MPa

5

EXEMPLE 4

On opère dans le conditions de l'exemple l avec le prépolymère de l'exemple 3 mais en remplaçant les fibres de verre par des fibres de KEVLAR $^{(R)}$

5 Les résultats suivants sont obtenus sur des éprouvettes contenant 30 % en masse de KEVLAR $^{\textcircled{R}}$:

Module YOUNG E = 24 GPa

Contrainte à la rupture = 358 MPa

10 EXEMPLE 5

On opère dans les conditions de l'exemple 4 mais avec le prépolymère de formule

 $H = HN \longrightarrow CH_2 \longrightarrow 11 \qquad C \longrightarrow 19 \longrightarrow OH$

Le module de YOUNG E = 23 GPa La contrainte à la rupture = 308 MPa

REVENDICATIONS

- l Procédé de fabrication de matériau composite à base de polyamide renforcé de fibres longues par imprégnation des fibres par un polyamide préalablement à une pultrusion caractérisé en ce que les fibres imprégnées d'un oligomère ou prépolymère de polyamide sont traitées à chaud pour provoquer l'allongement de la chaîne polymérique avant la conformation par pultrusion.
- 2 Procédé selon la revendication l caractérisé en ce que l'oligomère ou prépolymère possède à chaque extrémité de la chaîne moléculaire une fonction réactive susceptible de réagir d'une molécule à une autre molécule d'oligomère ou de prépolymère.
- 3 Procédé selon l'une des revendications l à 2 caractérisé en ce que l'oligomère ou le prépolymère possède en extrémités de chaîne moléculaire une fonction amine et une fonction acide carboxylique.
 - 4 Procédé selon l'une des revendications l à 3 caractérisé en ce que l'oligomère ou le prépolymère est de formule

$$H = HN = (CH_2)_{m} = C = I_{n} = OH$$

20

dans laquelle

m est un nombre compris entre 5 et 11

n est un nombre compris entre 10 et 40

- 5 Procédé selon l'une des revendications l à 4 caractérisé en ce que les fibres imprégnées sont, préalablement à la pultrusion, chauffées à une température comprise entre 190 et 350°C.
 - 6 Procédé selon l'une des revendications 4 à 5 caractérisé en ce que les fibres imprégnées sont, préalablement à la pultrusion, chauffées de façon à transformer l'oligomère ou le prépolymère en polymère tel que la valeur de n soit comprise entre 50 et 80.
 - 7 Procédé selon l'une des revendications 1 à 6 caractérisé en ce que les fibres imprégnées de l'oligomère ou du prépolymère sont, après traitement à chaud, pultrudées dans une filière conformatrice à une température comprise entre 190 et 300°C.
- 8 Procédé selon l'une des revendications l à 7 caractérisé en ce que la pultrusion s'effectue à une vitesse comprise entre 0,3 et 3 mètres par minute.